Also published as:

US6610359 (B2)

US2002012796 (A1)

CFRAMICS FOAMED BODY AND ITS MANUFACTURING METHOD

Publication number: JP2002037680 (A)

2002-02-06 KATO TAKAYUKI YAZAKI CORP

Publication date: Inventor(s): Applicant(s): Classification:

- international: B09B3/00: B01J2/00: B01J2/28: B01J13/02: B32B5/18: C04B14/02; C04B18/02; C04B18/08; C04B38/00;

B09B3/00; B01J2/00; B01J2/28; B01J13/02; B32B5/18; C04B14/02; C04B18/00; C04B18/04; C04B38/00; (IPC1-7): C04B38/00; B01J2/00; B01J2/28; B09B3/00; C04B14/02;

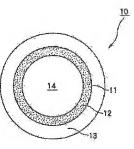
C04B18/08

B01J13/02: B32B5/18: C04B18/02L: C04B18/08B - European:

Application number: JP20000226842 20000727 Priority number(s): JP20000226842 20000727

Abstract of JP 2002037680 (A)

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide a ceramics foamed body and its manufacturing method which can form a high purity ceramic shell on a fly ash surface in two lavers. SOLUTION: The fly ash 11 containing impurity 12, which is coated the surface with the alumina slurry of a composition based on a particle design is made into pellet then fired. The surface of the fly ash 13 becomes inside outside bilayer. In a firing step, the temperature is raised from room temperature to 1450 deg.C at the rate of 5 deg.C per minute. After keeping the temperature at 1450 deg.C for 3 hours, gradually cooling it to become room temperature at the rate of 5 deg.C per minutes. By this firing means, an internal hollow ceramic foamed body 10 consisting of high purity and high quality inside out side bilayer is obtained so that the impurity in the fly ash 11 is avoided from fusing by moving into the alumina slurry of the outside layer.



10:セラミックス発泡体 11: フライアッシュ

12: 不練物

13:セラミックス難

14 494988

Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide

テーマコート*(参考)

304Z 4D004

(19)日本国特許庁 (JP)

(51) Int.Cl.7

C04B 38/00

四公開特許公報(A)

ъī

C 0 4 B 38/00

(11)特許出願公開番号 特開2002-37680 (P2002-37680A)

(P2002-37680A) (43)公第日 平成14年2月6日(2002.2.6)

B01J	2/00			B 0	1 J	2/00			В	4 G 0 0 4
	2/28					2/28				4G019
B09B	3/00	ZAB		CO	4 B	14/02			В	
						18/08			В	
			審查請求	未請求	請以	表項の数 5	OL	(全 5	頁)	最終頁に続く
(21)出願番号		特額2000-226842(P2000-226842)		(71)	出題		3895 業株式	会社		
(22)出顧日		平成12年7月27日(2000.7,27)		(72)	発明		東京都港区三田1丁目4番28号 加藤 孝幸			
						静岡県 内	裾野市	御宿150	0 矢	崎部品株式会社
				(74)	代理		5959			
				(1.2	1 420		: 小林	保	(外1	名)

(54) 【発明の名称】 セラミックス発泡体およびその製造方法

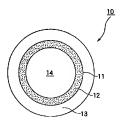
織別記号

304

(57)【要約】

【課題】 フライアッシュ表面層に高純度のセラミック ス殻を内外二層に成形できるセラミックス発泡体および その製造方法を提供する。

「原族失弱」 不終約12を含むフライアッシュ11の 表面に拍字級計に基づく組成のアルミナスラリをコーティングして遊跡・操成後、そのフライアッシュ11の表面がむラミックス殻13で配われた内外二層からなっており、挽ば工用はおいて、挽ば中中に不高温的変しまってあった。 に選するまで有からこの地殻速度で削が温度上昇させ、1450℃に達した段階で3時間投資後、至した地域方法に大阪機で3時間と対象であるであることであることであることであることである。このでは、1450℃に達した段階で3時間投資後、空間になるまで何分5℃の冷却返現でもって総合する。そうした地域方法によって、フライアッシュ11中の不純約12が外層のアルミナスラリに移行して独合するのを避りられ、流列度で高品質の内外二層からなる内部中空のセラミックス発化体10を管る。



Fターム(参考) 4D004 AA37 AC04 BA02 CA30 CA32

4G004 BA00 NA01 4G019 AA02 GA02

CA45 CA50 CB31 CC02 CC20 DA02 DA03 DA06 DA12 DA20

10: セラミックス発泡体 11: フライアッシュ 12: 不純物 13: セラミックス般 14: 中空郵

【特許請求の範囲】

【請求項1】 不純物を含むフライアッシュの表面にア ルミナスラリをコーティングして造植・焼成後のフライ アッシュの表面がセラミックス設で覆われた内外二層か にたっていることを終めとするセラミックス登泊体

らなっていることを特徴とするセラミックス発剤体、 「請求項2」 不納物を含むフライアッシュの表面にア ルミナスラリをコーティングして造物後、焼成炉中にて 高温加熱して所定温度に達した段階でその所定温度に数 時間保持したのも密温まで絵かする一部の粉成工程によって、前記フライアッシュ内部に配合機を対し込め 10 て外部に移行しないようにすることで、そのフライアッ シュの支面をセラミックス版で限って内外に層に成形する ることを特徴とするセラミックス形体の製造が法。

「請求項3」 前記添成工程において、施政戸中にて高 進加期する前記所定温度を1450℃付近に設定し、変 進からその所定温度に適するまで毎分5℃の加速度で 補次温度上昇させ、所定温度に遠した段階で3時間保持 後、整温になるまで毎分5℃の冷却速度でもって徐冷す ることを特徴とする請求項2に配載のセラミックス発泡 体の場合方法。

【請求項4】 前記焼成工程において、焼成炉中に毎分 100ミリ・リットルの空気を送り込むことを特徴とす る請求項2または3に記載のセラミックス発泡体の製造 方法。

【請求項53 前記アルミナスラリの組成が、酸化アル ミニウム65~70重量部に対して、分散剤としてポリ カルボン酸アンモニウム2~3重量部、結合剤としてア クリルエマルジョン2~3重量部、イオン交換休25~ 30重量部であることを特徴とする請求項2、3または 4に記載のセラミックス発泡体の製造方法。

(登明の詳細な説明)

[0001]

【発明の属する技術分野】 本発明は、火力発電所などか ら排出されるフライアッシュ、また製紙工場から排出さ れるパルプスラッジを主要原料にして、コンクリート用 軽量骨材などに適用されるセラミックス発泡体およびそ の製造方法に関する。

[0002]

【従来の技術】ポイラ燃料に石炭を用いる火力発電所では、大量のフライアッシュが産業廃棄物として貸出され 40 。近年、そうしたフライアッシュは建設資材のコンクリート用セラミックス骨材などとして右効利用されてはいるが、パルプスラッジなどとともに当面枯渇の心配がない膨大量の再利用資源として、なお一層の活用が望まれている。

【0003】従来、フライアッシュ表面層に酸化アルミ ニウム (アルミナ: Ala Oa) などの粉体を結合させ で焼成することにより、中空軟体のセラミックス発液体 を製造するものに関しては、たとえば特開平10-29 7977号公頼に記載の技術がある。 2 【0004】図3 (a), (b) は、かかる公報記載の 製造方法で得られたセラミックス発泡体1を模式的に示 ている。図3 (a) に示すように、Fez O3 などの 不純物3を含むフライアッシュ2の表面端に A1

203, MgO, SiO2などのセラミックス粉体4を コーティングして造粒し、セラミックス粉体層を形成す る。造粒後の次の焼成工程において1100~1300 て空焼成することにより、低比重で高強度のセラミック ス等液体を製造する。

[0005]

【発明が解決しようとする課題】ところで、従来例として示された上記公報記載の製造方法の場合、得られたセラミックス発泡体1は次の問題点がある。

【0006】フライアッシュ 20表面層にセラミックス 物体4をコーティングして造散後に焼成すると、図3 (b) に模式的に示すように、その焼成によってフライ アッシュ2中の上記不純物 (Fe, O,) 3などがセラ ミックス粉体4に移行して監合してしまう。 差別、フラ イアッシュ20表面層を高純度のセラミックス機で変 で内外二層からなる中空散体の、当初計画された所望の

セラミックス発泡体1を生成することができない。 【0007】したがって、本発明の目的は、フライアッシュ表面圏に高純度のセラミックス税を内外二層に成形できる高品質のセラミックス発泡体およびその製造方法を提供することにある。

[0008]

(原題を解決するための手段) 上記目的を達成するため に、本発明にかかる請求項 1 に記載のセラミックス発液 体は、不統制を含むフライアッシュの改画にアルミナス 30 ラリをコーティングして遊草・焼成後のフライアッシュ の表面がセラミックス板で覆われた内外二層からなって いることを特徴とする。

【0009】以上の構成により、得られたセラミックス 発泡体としては、内層のフライアッシュの表面に外層の セラミックス設か高純度で被膜された品質良好な中空粒 体として成形される。

[0010] また、本発明にかかる請求項2に記載のセラミックス発泡体の製造方法は、不純物を含むフライアッシュの表面にアルミナスラリをコーティングして造粒

後、挽成が中にて高温加熱して所定温度に達した段階で その所定温度に数時間保持したのち室温まで徐奇する一 連の税度工程によって、前記フライアッシュ内部に前記 不純物を封じ込めて外部に移行しないようにすること で、そのフライアッシュの返面をセラミックス設で覆っ て内外二層に駆除することを参微まする。

[0011]以上の製造方法によって、焼成工程の温度 管理を上述のように設定することにより、フライアッシュ中に含まれる不純物が外側にコーティングされている アルミナスラリに移行して融合することが避けられ、不 50 純物がフライアッシュ内部に封じ込められた火態にな 3 る。結果、そのフライアッシュの表面にセラミックス酸 を均一に成形した内外二層からなる中空粒体のセラミッ クス祭海体を得ることができる。

[0012] 請求明3のセラミックス発統体の製造方法 は、前記地成工程において、放成炉中にて高温加勢する 前部所活温度を1450で付近に設定し、室場からその 所定温度に達するまで毎分5℃の加熱速度で漸次温度上 昇させ、所定温度に達した段階で3時間保持後、室温に なるまで毎分5℃の冷却速度でもって徐冷することを特 後とする。

[0013]以上の製造方法によって、頻成工程においてたとえば1450でに高加熱して到時限特するまでの近工程での升温を毎分5で等水加熱し、3時間保持後の後工程での腎温を毎分5でで徐冷する拠成方法を採るととで、フライアッシュ中の不転物が外層のアルミナスラリに移行工数含するのを選出られる。

【0014】請求項4に記載のセラミックス発泡体の製

適方法は、前記晩成工程にないて、焼成炉中に毎分100ミリットルの空気を送り込むことを特徴とする。
[0015] 以の戦力は、しの戦力がは、よって、加熱中の所列に20 適置の空気を送り込むことで、アルミナスラリがセラミックス級として生成される道程を有効に促進できる。
[0016] 前来収明5に記慮のセラミックス発送体の関連方法は、前記アルミナスラリの組成が、歳化アルミニウム65~70重點形に対して、分散剤としてポリカルボン酸アンモニウム2~3重量部、結合剤としてアクリルエマルジョン~3重量部、オイン交換体25~30重額であるとと特徴とする。

[0017]以上の製造方法によって、アルミナスラリの組成を上記のように設定することで、分散剤のポリカ 30 ルボン保アンモニウムがアルミナスラリ粒子同土の磁集 防止として作用し、結合剤のアクリルエマルジョンがアルミナスラリの溶媒となるように作用することにより、 独子設計に基づく所望の中空粒体のセラミックス発 液体を管める。

[0018]

【発明の実施の形態】以下、本発明にかかるセラミック ス発泡体およびその製造方法の実施の形態について、図 面に基づいて詳細に説明する。

[0019] 図1は、未実施の形態の製造方法によって 得られたセラミックス発徳は、10を製造するうえ で、主気料となるフライアッシュ11が準備され、酸化 アルミニウム(アルミナ・ム)、)をスラリ状にし たアルミナスラリが作成される。アルニナスラリなにし たアルミナスラリが作成される。アルニナスラリとして 作成することが従来例のアルミナ樹体と異なる点であ る。このアルミナスラリとライアッシュ11の表面 にコーティングして遊散する。フライアッシュ11の表面 面にアルミナスラリをラースティングするために、 アルミナスラリは次の組成となっている。

【0020】アルミナの粉体に、分散剤としてたとえば ポリカルボン酸アンモニウムと、結合剤としてたとえば アクリルエマルジョンと、イオン交換水または有機溶剤 などのイオン交換体を添加して、粒子設計に基づいたア ルミナスラリを作成する。

【0021】酸化アルミニウム65~70重量溶泌料ましくは65重量部に対して分散列として2~3重量部の対りかが70歳でンモニウムを添加することによって、アルミナスラリ中の酸化アルミニウムを行ったが一点が高います。また、2~3重量部のアクリルエマルジョンを、好ましくは2重量部を振加する。このアクリルエマルジョンを、好ましくは2重量部を振加することによって、酸化アルミニウムの焼結性が高められる。さらに、25~30重量部のイオン交換水を、好ましくは30重量部を振加に行き強り、アルミナ層の形成を推削する。フライブッシュと酸化アルミカルミナ層の形成を推削する。フライブッシュと酸化アルミナ層の形成を推削する。フライブッシュと酸化ア20ルミニウムの重量化セミ、31をする。

(0022) 一方、次の乾燥工程では、かかる組成のア ルミナスラリ・コーティング後に造粒したものを約25 で程度の乾燥温度でもって乾燥させる。次の焼成工程に おいて、乾燥後の遊粒体を電気炉による焼成炉中にて加 熱焼成する。図2は、このときの焼成温度と焼破時間と の粕関を示すグラフである。焼成条件は以下のとおりで ある。

[0023] ◆普通、15~35℃の温度範囲とされる 室温から1450℃付近、たとえば1350~1460 ℃の高温度に達するまで造粒体を5℃/minの昇温速 度で、つまり毎分5℃ずつ温度上昇させる緩やかな昇温 速度で加熱する。

【0024】 ②造粒体の昇温温度が1450℃に達した 段階でそのままの状態をおよそ3時間保持する。

【0025】 **②**その後、その造粒体が室温(15~35 ℃) になるまで-5℃/minの降温速度で、つまり毎分5℃の降温速度で徐冷する。

分ちじの呼温速度で落合する。
【0026】すなわち、焼売減の加熱による昇温速度を
5℃/minに設定することにより、造業体は毎分5℃
40 ずつといった緩かかな昇温速度で痛力1450℃まず。
熱され、3時間具持線に塗譲まで何分5での緩やかな降
温速度で徐冷する。そうした焼成方法を採用することで、フライアッシュ11にアルミナスラリが懸合うなうに、フライアッシュ11中の不統制12がアルミナスラリに移行して関係してまうといった不都合が進行し、高純度のセラミックス税。13をフライアッシュ10
ウ表面層に形成でき、内外二層の中空取体による品質良
数なセラミックス税法体10を成形することができる
50 【0027】なち、本実施の影響の製造方法にあって

(4)

は、焼成工程において、エアをたとえば100ミリ・リ ットル/分(ml/min)で電気炉に送り込むように すると、高温焼成時に粒子球面に気体不練物が付着しな いといった作用が得られ、セラミックス設13の生成を さらに有効に促進させることができる。

[0.028]

【発明の効果】以上説明したように、 詰求項 1 に記載の セラミックス発泡体は、得られたセラミックス発泡体と しては、内層のフライアッシュの表面に外層のセラミッ クス設が高純度で被騰された品質良好な中空粒体として 10 二ウム粉末と2つの添加剤の溶媒となるように作用する 成形することができる。

【0029】また、本発明にかかる請求項2に記載のセ ラミックス発泡体の製造方法は、焼成工程の温度管理を 好適に設定することにより、フライアッシュ中に含まれ る不純物が外側にコーティングされているアルミナスラ リに移行して融合することが避けられ、不純物がフライ アッシュ内部に封じ込められた状態になる。結果、その フライアッシュの表面にセラミックス殻を均一に成形し た内外二層からなる中空粒体のセラミックス発泡体を得 ることができる。

【0030】請求項3のセラミックス発泡体の製造方法 は、たとえば1450℃に高温加熱して3時間保持する 前後の昇温を毎分5℃で漸次加熱しかつ降温を毎分5℃ で徐冷する焼成方法を探ることで、フライアッシュ中の 不鉢物が外層のアルミナスラリに移行して融合するのを 避けられる。

【0031】請求項4に記載のセラミックス発泡体の製*

* 造方法は、加熱中の炉内に適量の空気を送り込むこと で、アルミナスラリがセラミックス殻として生成される 過程を有効に促進できる。

【0032】請求項5に記載のセラミックス発泡体の製 告方法は、アルミナスラリの組成を粒子設計に基づいて 設定することで、分散剤のポリカルボン酸アンモニウム が酸化アルミニウム粉末の凝集防止として作用し、結合 剤のアクリルエマルジョンが焼結時の酸化アルミニウム 粒子の結合を促進させ、またイオン交換体が酸化アルミ ことにより、 所望のセラミックス発泡体を得るのに好都 合となる。

【図面の簡単な説明】

【図1】本発明にかかる実施の形態による製造方法で得 られたヤラミックス発泡体を模式的に示す断面図であ る。

【図2】本実施の形態において焼成温度と焼成時間との 相関を示すグラフである。

【図3】 同図 (a). (b) は、従来例のセラミックス 20 発泡体の製造方法で得られる焼成前と焼成後の二態を示 すそれぞれの断面図である。

【符号の説明】

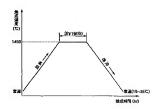
10 セラミックス発泡体 フライアッシュ 1 1 12 13 セラミックス殻 1 4 中空部

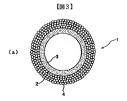
[図1]

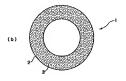


10: セラミックス発泡体 11:フライアッシュ 12:不納物 13: セラミックス殻 14:中空部

[図2]







フロントページの続き

(51) Int.CI.' C O 4 B 14/02 18/08 識別記号

F 1 B 0 9 B 3/00 テーマコード(参考) Z A B

303L

English Translation-in-part of

Japanese Unexamined Patent Publication No. 037680/2002

[Title of the Invention]

A cellular porous medium and its manufacturing method

[Claim 1] A cellular porous medium characterized by comprising two layers consisting of an inside and an outside layers, wherein on surface of fly ash containing an impurity, alumina slurry is coated, the surface of the fly ash after granulating and sintering is covered with a ceramic husk.

[Claim 2] A method for manufacturing a cellular porous medium characterized in that by a series of sintering processes which after coating and granulating alumina slurry on surface of fly ash containing an impurity, heating at high temperature in a sintering oven, and after keeping prescribed temperature for several hours at a stage reached the prescribed temperature, cooling slowly to a room temperature, the impurity is confined inside of the fly ash so that the impurity does not transfer to outside, thereby forming two layers consisting of an inside and an outside layers by covering the surface of the fly ash with a ceramic husk.

[Claim 3] The method for manufacturing the cellular porous medium according to Claim 2, characterized by, in the sintering process, setting the prescribed temperature heating at high temperature in the sintering oven to around 1450°C, rising temperature gradually with a heating rate at 5°C/min. until it reaches the prescribed temperature from a room temperature, after 3-hour maintenance at a stage reached

the prescribed temperature, cooling slowly with a cooling rate at 5°C/min. until it becomes a room temperature.

[0001]

[Field of the Invention] The present invention relates to a cellular porous medium applied to the lightweight aggregate for concretes, etc., in which the main materials are fly ash emitted from a thermal power plant etc., or pulp sludge emitted from a paper mill, and a manufacturing method for the same.

[8000]

[Means for Solving the Problem] In order to achieve the above-mentioned objects, the a cellular porous medium according to Claim 1 concerning the present invention is characterized by comprising two layers consisting of an inside and an outside layers, wherein on surface of fly ash containing an impurity, alumina slurry is coated, the surface of the fly ash after granulating and sintering is covered with a ceramic husk.

[0009] By the above constitution, as the obtained cellular porous medium, a good quality hollow particle body is formed in which the high purity ceramic husks of the outer layer are coated on the surface of the fly ash of the inner layer.

[0010] The method for manufacturing the cellular porous medium according to Claim 2 concerning the present invention is characterized in that by a series of sintering processes which after coating and granulating alumina slurry on surface of fly ash containing an impurity, heating at high temperature in a sintering oven, and after

keeping prescribed temperature for several hours at a stage reached the prescribed temperature, and cooling slowly to a room temperature, the impurity is confined inside of the fly ash so that the impurity does not transfer to outside, thereby forming two layers consisting of an inside and an outside layers by covering the surface of the fly ash with a ceramic husk.

[0012] The method for manufacturing the cellular porous medium according to Claim 3 is characterized by, in the sintering process, setting the prescribed temperature heating at high temperature in the sintering oven to around 1450°C, rising temperature gradually with a heating rate at 5°C/min. until it reaches the prescribed temperature from a room temperature, after 3-hour maintenance at a stage reached the prescribed temperature, cooling slowly with a cooling rate at 5°C/min. until it becomes a room temperature.

[0013] According to the above method for manufacture, by adopting the sintering method that heating gradually with a heating rate at 5°C/min. as the rise of temperature at the former process that heating to high temperature for example 1450°C until maintaining 3 hours in sintering process, and cooling slowly with a cooling rate at 5°C/min. as depress of temperature at the latter process after 3 hour maintenance, it is avoidable that an impurity in the fly ash transfers to the alumina slurry of the outer layer and fuses.

[0020] Adding for example ammonium polycarboxylate as a dispersing agent, for example acrylic emulsion as a binding agent, and ionic exchangers, such as ion exchange water or organic solvent to the

granular material of alumina, alumina slurry based on a particle design is prepared.

[0021] To 65 to 70 parts, preferably 65 parts by weight of aluminum oxide, 2 to 3 parts, preferably 3 parts by weight of ammonium polycarboxylate as a dispersing agent is added. By adding ammonium polycarboxylate, dispersibility of the aluminum oxide particles in alumina slurry is improved. In addition, 2 to 3 parts, preferably 2 parts by weight of the acrylic emulsion is added. By adding this acrylic emulsion, the sintering property of an aluminum oxide is improved. Furthermore, 25 to 30 parts, preferably 30 parts by weight of the ion exchange water is added and prepared. By addition of this ion exchange water, the dispersing agent and the binding material spread to a sphere surface of the aluminum oxide powder, and formation of an alumina layer is assisted. The weight ratio of fly ash and aluminum oxide is set to 2:3.

[0022] On the other hand, in the subsequent drying process, the alumina slurry granulated after coating is dried with drying temperature of about 25°C. In the following sintering process, the granulated body after drying is sintered with heating in an electric oven as sintering oven. Figure 2 is a graph showing a correlation with the sintering temperature and sintering time under the above condition. The sintering condition is as follows.

[0023] 1) Normally, the granulated body is heated with the gradual heating with heating rate of 5°C/min. from a room temperature ranging within 15-35°C to reach high temperature of around 1450°C, for example 1350-1460°C, that is, the temperature rises with 5°C per minute.

[0024] 2) In the stage when temperature of the granulated body reaches 1450°C, the state is maintained for about 3 hours.

[0025] 3) After that, the temperature is cooled slowly with depressing rate of -5°C/min. till the granulated body being a room temperature (15-35°C), that is, the temperature is cooled slowly with 5°C per minute.

[0026] Namely, by setting the heating rate according to heating during sintering 5°C/min., the granulated body is gradually heated to 1450°C with gradual heating rate of 5°C per minute, and is cooled slowly with gradual depressing rate of to 5°C per minute to a room temperature after 3-hour maintenance. By adopting such a sintering method, it is avoidable that alumina slurry fuses with the fly ash 11. Thus, the inconvenience is avoided that the impurity 12 in the fly ash 11 transfers to alumina slurry and fuses like the conventional manufacturing method. The high purity ceramic husks 13 can be formed on the surface layer of the fly ash 11, and the cellular porous medium 10 with good quality according to the hollow particle body with two layers consisting of an inner and an outer layers is formed

[0027] In the manufacturing method of the Embodiment, in the sintering process, if feeding air into the electric oven with 100 ml/min., the function that a gas impurity does not adhere to a sphere surface of a particle during high temperature sintering is obtained, thereby formation of the ceramic husks 13 can be promoted more effectively.

[0028]

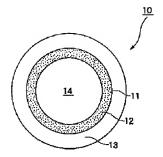
[Effect of the Invention] As explained above, according to the cellular porous medium of Claim 1, as the obtained cellular porous medium, a good quality hollow particle body is formed in which the

ceramic husks of the outer layer with high purity are coated on the surface of the fly ash of the inner layer.

[0029] According to the method for manufacturing the cellular porous medium according to Claim 2 of the present invention, by suitably setting the temperature control of the sintering process, it is avoidable that an impurity in the fly ash transfers to the alumina slurry coated outside and fuses, and the impurity is confined in the inside of fly ash. As a result, the cellular porous medium of the hollow particle body comprising two layers consisting of an inside and an outside layers in which the ceramic husks is formed homogeneously on the surface of the fly ash can be obtained.

[0030] According to the method for manufacturing the cellular porous medium according to Claim 3, by adopting the sintering method in which gradually heating up to high temperature for example 1450°C with a heating rate at 5°C/min., cooling slowly with a cooling rate at 5°C/min. before and after 3-hour maintenance, it is avoidable that an impurity in the fly ash transfers to the alumina slurry of the outer layer and fuses.

[Figure 1]



- 10 cellular porous medium
- 11 fly ash
- 12 impurity
- 13 ceramic husk
- 14 hollow part